

Document Summary



New
Search



Help

[Preview Claims](#)

[Preview Full Text](#)

[Preview Full Image](#)

Email Link:

Document ID: EP 0 722 956 A2

Title: PROCESS FOR THE PREPARATION OF AN OLEFIN POLYMER

Assignee: Hoechst Aktiengesellschaft

Inventor: WINTER, ANDREAS, DR.
ANTBERG, MARTIN, DR.
SPALECK, WALTER, DR.
ROHRMANN, JUERGEN, DR.
DOLLE, VOLKER, DR.

US Class:

Int'l Class: [6] C08F 10/00 A; C08F 4/60 B

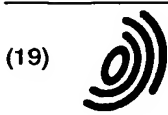
Issue Date: 07/24/1996

Filing Date: 11/01/1991

Abstract:

Prodn. of olefin polymers The prodn. of olefin polymers comprises (co)polymerisation of olefins of formula $RaCH=CHRb$ at -60 to 200 deg. C. and 0.5 - 100 bar in soln., suspension or the gas phase, in the presence of a catalyst contg. a metallocene cpd. of formula (Ia) and a cocatalyst consisting of an aluminoxane and/or a salt-like cpd. of formula $RxNH_4-xBR'4$ or $R3PHBR'4$: $Ra, Rb = H$ or 1 - $14C$ hydrocarbonyl, or components of a ring system; $x = 1, 2$ or 3 ; $R = alkyl$ or $aryl$; $R' = aryl$; $M1 = Gp. IVb, Vb, or VIb$ metal; $R1, R2 = H, 1$ - $10C$ alkyl or alkoxy, 6 - $10C$ aryl or aryloxy, 2 - $10C$ alkenyl, 7 - $40C$ aralkyl or alkaryl, 8 - $40C$ aralkenyl, or halogen; $R3, R4 = H, halogen, opt. halogenated 1$ - $10C$ alkyl, 6 - $10C$ aryl, $NR15 2, SR15, OSiR153, SiR153, or PR152$ (with $R15 = halogen, 1$ - $10C$ alkyl or 6 - $10C$ aryl); $R5, R6 = as for R3 and R4, but not H$; $R7 = -A-, -A-A-, -A-CR132-, -O-A-O-, -CR11R 12-, -O-A-, =BR11, =AlR11, -Ge-, -Sn-, -O-, -S-, -SO-, -SO2-, -NR11-, -CO-, -PR11- or -P(O)R 11-$; $A = M2R11R12 -$; $R11-R13 = H, halogen, 1$ - $10C$ alkyl, fluoroalkyl or alkoxy, 6 - $10C$ aryl or fluoroaryl, 2 - $10C$ alkenyl, 7 - $40C$ aralkyl or alkaryl, or 8 - $40C$ aralkenyl; or $R11$ and $R12$ pr $R11$ and $R13$ may form a ring system; $M2 = Si, Ge$ or Sn ; $R8, R9, R10 = as for R11-R13$; $m, n = 0, 1$ or 2 ; $m + n = 0, 1$ or 2 . Also claimed is the above catalyst system.

Copyright © 1993-2000 Aurigin Systems, Inc.
Legal Notices



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



(11) EP 0 722 956 A2

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag:
24.07.1996 Patentblatt 1996/30

(51) Int. Cl.⁶: C08F 10/00, C08F 4/60

(21) Anmeldenummer: 96100539.4

(22) Anmeldetag: 01.11.1991

(84) Benannte Vertragsstaaten:
BE DE ES FR GB IT NL

(30) Priorität: 12.11.1990 DE 4035885

(62) Anmeldenummer der früheren Anmeldung nach Art.
76 EPÜ: 91118679.9

(71) Anmelder: HOECHST AKTIENGESellschaft
65929 Frankfurt am Main (DE)

(72) Erfinder:
• Winter, Andreas, Dr.
D-61479 Glashütten (DE)

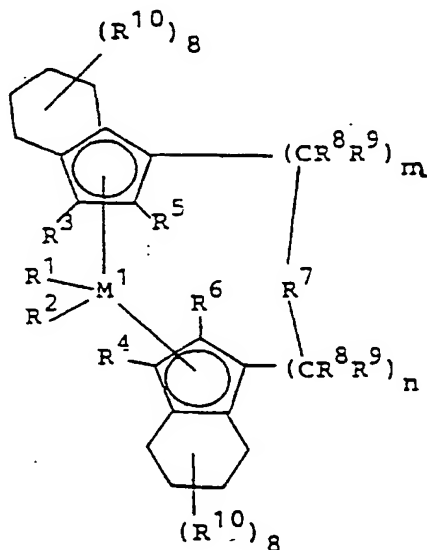
- Antberg, Martin, Dr.
D-65719 Hofheim (DE)
- Spaleck, Walter, Dr.
D-65835 Liederbach (DE)
- Rohrmann, Jürgen, Dr.
D-65779 Kelkheim (DE)
- Dolle, Volker, Dr.
D-64625 Bensheim (DE)

Bemerkungen:

This application was filed on 16 - 01 - 1996 as a
divisional application to the application mentioned
under INID code 62.

(54) Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers

(57) Ein sehr wirksames Katalysatorsystem zur Olefinpolymerisation besteht aus einem Aluminoxan und einem Metallocen der Formel I



(I),

worin bevorzugt M¹ Zr oder Hf, R¹ und R² Alkyl oder Halogen, R³ und R⁴ Wasserstoff, R⁵ und R⁶ Alkyl oder Haloalkyl, -(CR⁸R⁹)_m-R⁷-(CR⁸R⁹)_n- eine ein- oder mehrgliedrige Kette, bei der R⁷ auch ein (subst.) Heteroatom sein kann, m+n null oder 1 und R¹⁰ Wasserstoff bedeuten. Das Katalysatorsystem liefert Polymere mit hoher Stereospezifität und hohem Schmelzpunkt.

EP 0 722 956 A2

Beschreibung

Die Erfindung bezieht sich auf ein Verfahren zur Herstellung von Olefinpolymeren mit enger Molmassenverteilung und hoher Isotaktizität.

Aus der Literatur sind lösliche Metallocenverbindungen auf Basis von Bis(cyclopentadienyl)zirkon-alkyl bzw. -halogenid in Kombination mit oligomeren Aluminoxanen bekannt. Mit diesen Systemen können Ethylen und Propylen mit mäßiger Aktivität polymerisiert werden, man erhält jedoch kein isotaktisches Polypropylen. Die so hergestellten Polypropylene sind amorph und haben deshalb keinen definierten Schmelzpunkt.

Weiterhin ist von dem Katalysatorsystem Bis(cyclopentadienyl)titandiphenyl/Methylaluminoxan bekannt, daß es Propylen in Stereoblockpolymere, d.h. Polypropylen mit mehr oder weniger langen isotaktischen Sequenzen, umzuwandeln vermag (vgl. US-PS 4,522,982). Deutliche Nachteile dieses Katalysatorsystems sind die großtechnisch irrelevanten Polymerisationstemperaturen (0 °C bis -60 °C), die völlig unbefriedigenden Katalysatoraktivitäten und die im Vergleich zu großtechnisch mit Heterogenkatalysatorsystemen auf $\text{MgCl}_2/\text{TiCl}_4$ -Katalysatorbasis hergestelltem Polypropylen zu niedrig liegenden Schmelzpunkte der Polypropylenprodukte.

Die Herstellung von isotaktischem Polypropylen gelingt mit Hilfe des Ethylen-bis(4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)zirkondichlorids zusammen mit einem Aluminoxan in einer Suspensionspolymerisation (vgl. EP-A 185 918). Das Polymer besitzt eine enge Molmassenverteilung, was für bestimmte Anwendungen, beispielsweise für den Hochleistungsspritzguß, von Vorteil ist.

Neben einer Reihe anderer Mängel wie zu niedrige Metallocenaktivitäten oder schlechte Produktmorphologie liegen die Schmelzpunkte auch dieser Polypropylene zu niedrig, d.h. ihre Kristallinität und somit ihre Härte sind für einen Einsatz des Polymers als Konstruktionswerkstoff noch zu gering.

Es wurde auch eine spezielle Voraktivierungsmethode des Metallocens mit einem Aluminoxan vorgeschlagen, welche zu einer beachtlichen Steigerung der Aktivität des Katalysatorsystems und zu einer deutlichen Verbesserung der Kornmorphologie des Polymeren führt (vgl. DE 37 26 067).

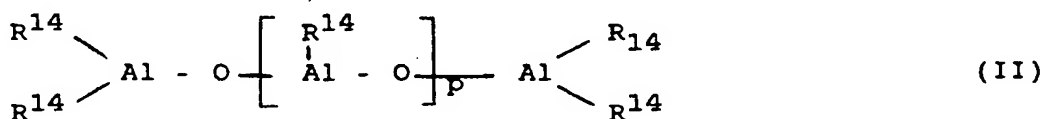
Eine entscheidende Verbesserung der Schmelzpunkte, Kristallinitäten und Härten der so hergestellten Polymere ist dadurch aber nicht zu erreichen.

Diese Eigenschaften besitzen jedoch für den Einsatz von Polymeren als Konstruktionswerkstoffe (z.B. Großhohlkörper, Rohre, Formteile) große Bedeutung.

Es bestand die Aufgabe, ein Verfahren und einen Katalysator zu finden, mittels dessen bei hoher Aktivität Polymere enger Molmassendispersität und hoher Stereospezifität mit höherem Schmelzpunkt und somit höherer Kristallinität und höherer Härte hergestellt werden können.

Es wurde gefunden, daß unter Verwendung von in der Ligandsphäre in bestimmter Weise substituierten, verbrückten Metallocensystemen diese Aufgabe gelöst werden kann.

Die Erfindung betrifft somit ein Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers durch Polymerisation oder Copolymerisation eines Olefins der Formel $\text{R}^a\text{-CH=CH-R}^b$, worin R^a und R^b gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom oder einen Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 14 C-Atomen bedeuten, oder R^a und R^b mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden können, bei einer Temperatur von -60 bis 200 °C, bei einem Druck von 0,5 bis 100 bar, in Lösung, in Suspension oder in der Gasphase, in Gegenwart eines Katalysators, welcher aus einem Metallocen als Übergangsmetallverbindung und einem Aluminoxan der Formel (II)



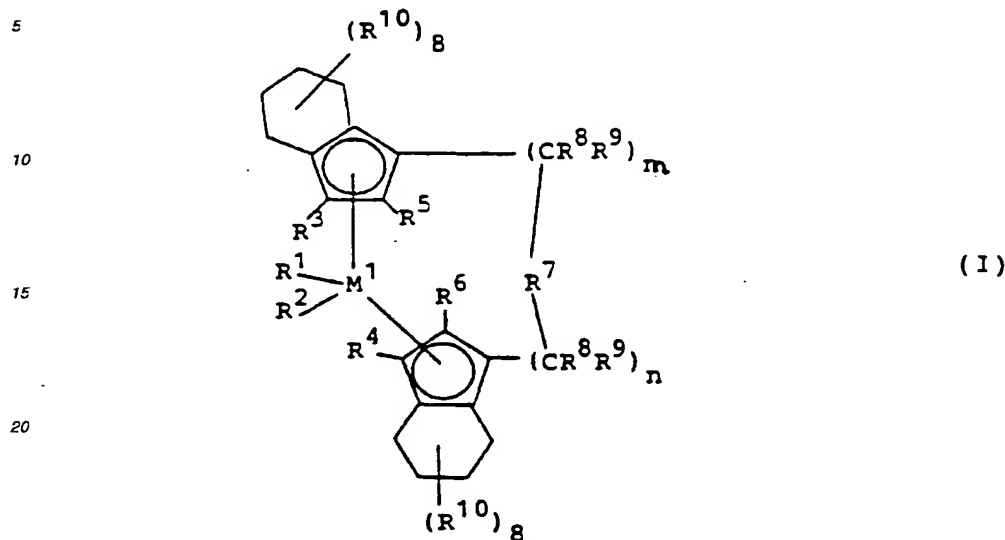
für den linearen Typ und/oder der Formel III



für den cyclischen Typ,

wobei in den Formeln (II) und (III) die Reste R^{14} gleich oder verschieden sein können und eine $\text{C}_1\text{-C}_6$ -Alkylgruppe, eine

C₆-C₁₈-Arylgruppe oder Wasserstoff bedeuten und p eine ganze Zahl von 2 bis 50 bedeutet, besteht, dadurch gekennzeichnet, daß das Metallocen eine Verbindung der Formel I ist,



worin

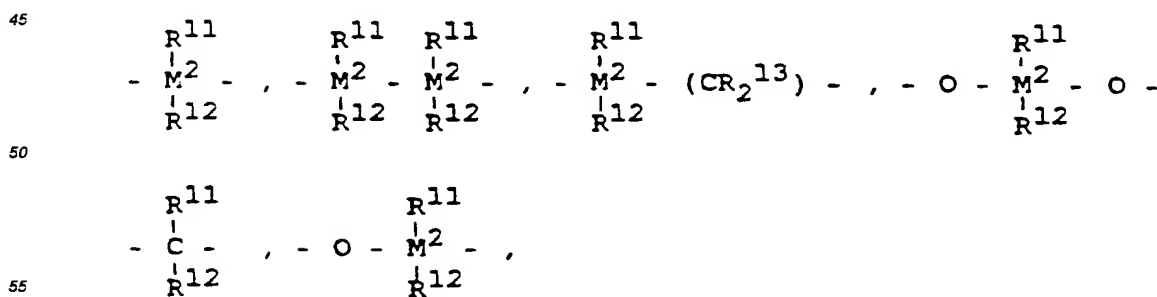
30 M¹
R¹ und R²

35 R³ und R⁴

R⁵ und R⁶

40 R⁷

ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems ist, gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, eine C₁-C₁₀-Alkoxygruppe, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Aryloxygruppe, eine C₂-C₁₀-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Arylalkylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe, eine C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe oder ein Halogenatom bedeuten, gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, einen -NR₂¹⁵, -SR¹⁵, -OSiR₃¹⁵, -SiR₃¹⁵ oder -PR₂¹⁵-Rest bedeuten, worin R¹⁵ ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe oder eine C₆-C₁₀-Arylgruppe ist, gleich oder verschieden sind und die für R³ und R⁴ genannte Bedeutung haben, mit der Maßgabe, daß R⁵ und R⁶ nicht Wasserstoff sind,



$=BR^{11}$, $=AIR^{11}$, $-Ge-$, $-Sn-$, $-O-$, $-S-$, $=SO$, $=SO_2$, $=NR^{11}$, $=CO$, $=PR^{11}$ oder $=P(O)R^{11}$ ist, wobei

R^{11} , R^{12} und R^{13}

gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C_1 - C_{10} -Alkylgruppe, C_1 - C_{10} -Fluoralkylgruppe, eine C_6 - C_{10} -Arylgruppe, eine C_6 - C_{10} -Fluorarylgruppe, eine C_1 - C_{10} -Alkoxygruppe, eine C_2 - C_{10} -Alkenylgruppe, eine C_7 - C_{40} -Arylalkylgruppe, eine C_8 - C_{40} -Arylalkenylgruppe, eine C_7 - C_{40} -Alkylarylgruppe bedeuten oder R^{11} und R^{12} oder R^{11} und R^{13} jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden,

M^2

R^8 und R^9

Silizium, Germanium oder Zinn ist,

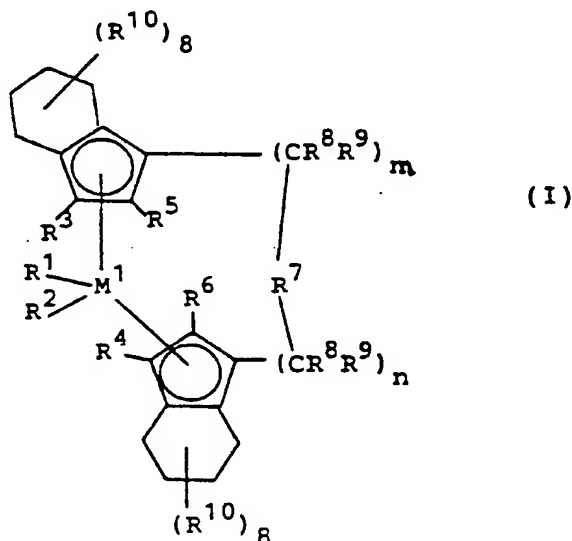
gleich oder verschieden sind und die für R^{11} genannte Bedeutung haben,

m und n gleich oder verschieden sind und null, 1 oder 2 sind, wobei m plus n null, 1 oder 2 ist, und die Reste R^{10} gleich oder verschieden sind und die für R^{11} , R^{12} und R^{13} genannte Bedeutung haben.

Alkyl steht für geradkettiges oder verzweigtes Alkyl. Halogen (halogeniert) bedeutet Fluor, Chlor, Brom oder Jod, bevorzugt Fluor oder Chlor.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind ferner die nach dem beschriebenen Verfahren hergestellten Polyolefine.

Der für das erfindungsgemäße Verfahren zu verwendende Katalysator besteht aus einem Aluminoxan und einem Metallocen der Formel I



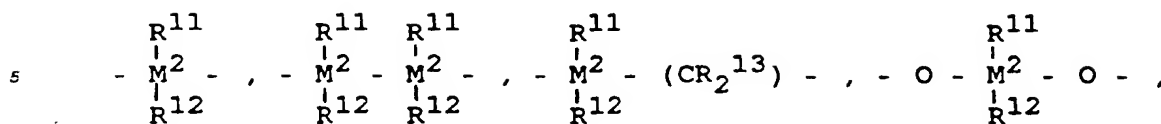
In Formel I ist M^1 ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems, beispielsweise Titan, Zirkon, Hafnium, Vanadium, Niob, Tantal, Chrom, Molybdän, Wolfram, vorzugsweise Zirkon, Hafnium und Titan.

R^1 und R^2 sind gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom, eine C_1 - C_{10} -, vorzugsweise C_1 - C_3 -Alkylgruppe, eine C_1 - C_{10} -, vorzugsweise C_1 - C_3 -Alkoxygruppe, eine C_6 - C_{10} -, vorzugsweise C_6 - C_8 -Arylgruppe, eine C_6 - C_{10} -, vorzugsweise C_6 - C_8 -Aryloxygruppe, eine C_2 - C_{10} -, vorzugsweise C_2 - C_4 -Alkenylgruppe, eine C_7 - C_{40} -, vorzugsweise C_7 - C_{10} -Arylalkylgruppe, eine C_7 - C_{40} -, vorzugsweise C_7 - C_{12} -Alkylarylgruppe, eine C_8 - C_{40} -, vorzugsweise C_8 - C_{12} -Arylalkenylgruppe oder ein Halogenatom, vorzugsweise Chlor.

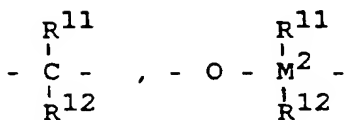
R^3 und R^4 sind gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, bevorzugt ein Fluor-, Chlor- oder Bromatom, eine C_1 - C_{10} -, vorzugsweise C_1 - C_4 -Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C_6 - C_{10} -, vorzugsweise C_6 - C_8 -Arylgruppe, einen $-NR_2^{15}$, $-SR^{15}$, $-OSiR_3^{15}$, $-SiR_3^{15}$, oder $-PR_2^{15}$ -Rest, worin R^{15} ein Halogenatom, vorzugsweise Chloratom, oder eine C_1 - C_{10} -, vorzugsweise C_1 - C_3 -Alkylgruppe oder C_6 - C_{10} -, vorzugsweise C_6 - C_8 -Arylgruppe ist. Besonders bevorzugt sind R^3 und R^4 Wasserstoff.

R^5 und R^6 sind gleich oder verschieden, bevorzugt gleich, und haben die für R^3 und R^4 beschriebene Bedeutung, mit der Maßgabe, daß R^5 und R^6 nicht Wasserstoff sein dürfen. Bevorzugt sind R^5 und R^6 (C_1 - C_4)-Alkyl, das halogeniert sein kann, wie Methyl, Ethyl, Propyl, Isopropyl, Butyl, Isobutyl oder Trifluormethyl, insbesondere Methyl.

R⁷ ist



10



15

=BR¹¹, =AlR¹¹, -Ge-, -Sn-, -O-, -S-, =SO, =SO₂, =NR¹¹, =CO, =PR¹¹ oder =P(O)R¹¹, wobei R¹¹, R¹² und R¹³ gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-, vorzugsweise C₁-C₄-Alkylgruppe, insbesondere Methylgruppe, eine C₁-C₁₀-Fluoralkylgruppe, vorzugsweise CF₃-Gruppe, eine C₆-C₁₀-, vorzugsweise C₆-C₈-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Fluorarylgruppe, vorzugsweise Pentafluorphenylgruppe, eine C₁-C₁₀-, vorzugsweise C₁-C₄-Alkoxygruppe, insbesondere Methoxygruppe, eine C₂-C₁₀-, vorzugsweise C₂-C₄-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-, vorzugsweise C₇-C₁₀-Arylalkylgruppe, eine C₈-C₄₀-, vorzugsweise C₈-C₁₂-Arylalkenylgruppe oder eine C₇-C₄₀-, vorzugsweise C₇-C₁₂-Alkylarylgruppe bedeuten, oder R¹¹ und R¹² oder R¹¹ und R¹³ bilden jeweils zusammen mit den sie verbindenden Atomen einen Ring.

M² ist Silizium, Germanium oder Zinn, bevorzugt Silizium und Germanium.

R⁷ ist vorzugsweise =CR¹¹R¹², =SiR¹¹R¹², =GeR¹¹R¹², -O-, -S-, =SO, =PR¹¹ oder =P(O)R¹¹.

R⁸ und R⁹ sind gleich oder verschieden und haben die für R¹¹ genannte Bedeutung.

m und n sind gleich oder verschieden und bedeuten null, 1 oder 2, bevorzugt null oder 1, wobei m plus n null, 1 oder 2, bevorzugt null oder 1 ist.

Die Reste R¹⁰ sind gleich oder verschieden und haben die für R¹¹, R¹² und R¹³ genannte Bedeutung. Bevorzugt sind die Reste R¹⁰ Wasserstoffatome oder eine C₁-C₁₀-, vorzugsweise C₁-C₄-Alkylgruppe.

35

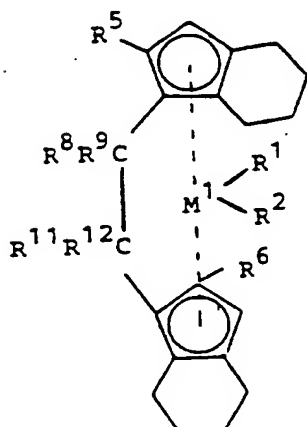
40

45

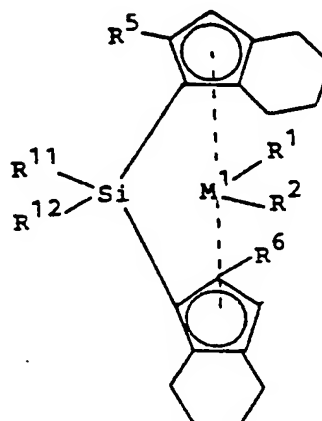
50

55

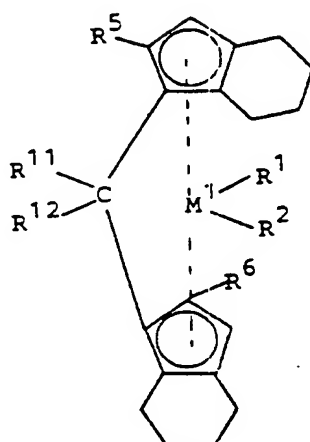
Somit sind die besonders bevorzugten Metallocene die Verbindungen der Formeln A, B und C



(A) ,



(B) ,



(C) ,

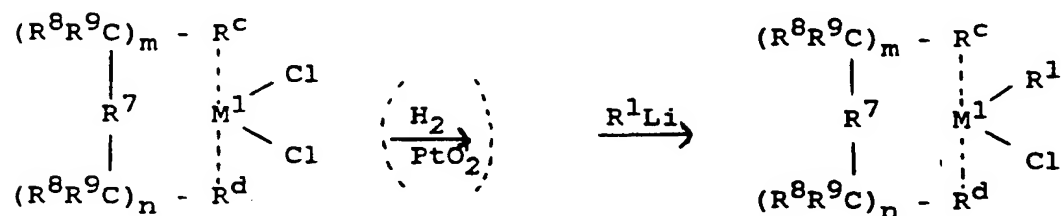
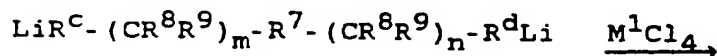
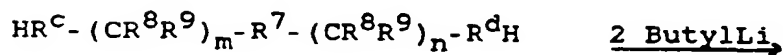
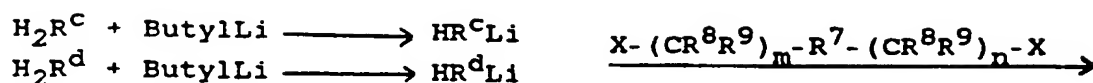
mit

$M^1 = \text{Zr, Hf}$; $R^1, R^2 = \text{Methyl, Chlor}$; $R^5, R^6 = \text{Methyl, Ethyl, Trifluormethyl}$ und R^8, R^9, R^{11} und R^{12} mit den obengenannten Bedeutungen, insbesondere die in den Ausführungsbeispielen aufgeführten Verbindungen I.

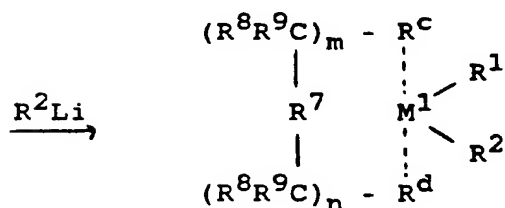
Die chiralen Metallocene werden als Racemat zur Herstellung von hochisotaktischen Poly-1-olefinen eingesetzt. Verwendet werden kann aber auch die reine R- oder S-Form. Mit diesen reinen stereoisomeren Formen ist optisch aktives Polymeres herstellbar. Abgetrennt werden sollte jedoch die meso-Form der Metallocene, da das polymerisationsaktive Zentrum (das Metallatom) in diesen Verbindungen wegen Spiegelsymmetrie am Zentralmetall nicht mehr chiral ist und daher kein hochisotaktisches Polymeres erzeugen kann.

Die Trennung der Stereoisomeren ist im Prinzip bekannt.

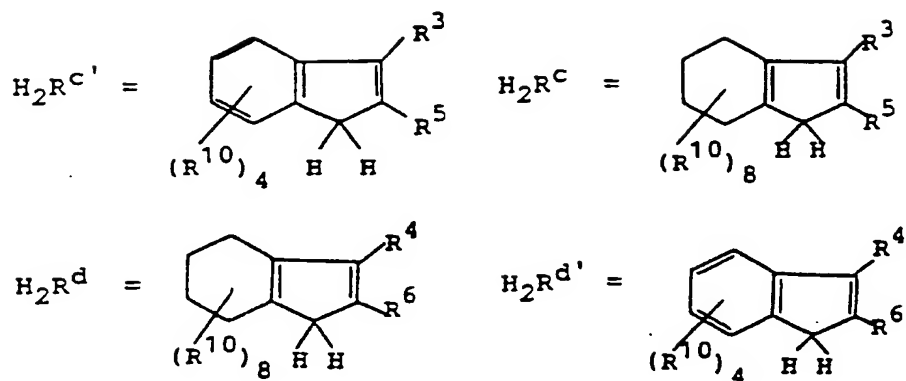
Die vorstehend beschriebenen Metallocene können beispielsweise nach folgendem Reaktionsschema hergestellt werden:



(zusätzlicher Hydrierschritt falls von $\text{H}_2\text{R}^{\text{C}'}$ und $\text{H}_2\text{R}^{\text{d}'}$ ausgegangen wird)

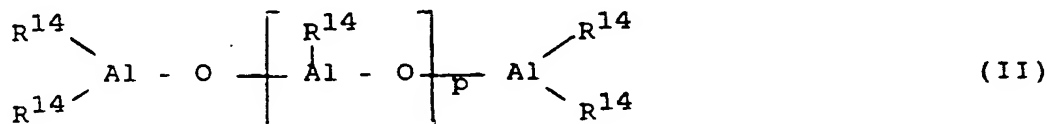


X = Cl, Br, I, O-Tosyl;



Die Herstellungsverfahren sind literaturbekannt; vgl. Journal of Organometallic Chem. 288 (1985) 63-67, EP-A 320 762 und die Ausführungsbeispiele.

Erfindungsgemäß wird als Cokatalysator ein Aluminoxan der Formel (II)



für den linearen Typ und/oder der Formel (III)



für den cyclischen Typ verwendet, wobei in den Formeln (II) und (III) die Reste R^{14} gleich oder verschieden sein können und eine C_1 - C_6 -Alkylgruppe, eine C_6 - C_{18} -Arylgruppe oder Wasserstoff bedeuten, und p eine ganze Zahl von 2 bis 50, bevorzugt 10 bis 35 bedeutet.

Bevorzugt sind die Reste R^{14} gleich und bedeuten Methyl, Isobutyl, Phenyl oder Benzyl, besonders bevorzugt Methyl.

Sind die Reste R^{14} unterschiedlich, so sind sie bevorzugt Methyl und Wasserstoff oder alternativ Methyl und Isobutyl, wobei Wasserstoff bzw. Isobutyl bevorzugt zu 0,01 - 40 % (Zahl der Reste R^{14}) enthalten sind.

Das Aluminoxan kann auf verschiedene Arten nach bekannten Verfahren hergestellt werden. Eine der Methoden ist beispielsweise, daß eine Aluminiumkohlenwasserstoffverbindung und/oder eine Hydridoaluminiumkohlenwasserstoffverbindung mit Wasser (gasförmig, fest, flüssig oder gebunden - beispielsweise als Kristallwasser) in einem inerten Lösungsmittel (wie z.B. Toluol) umgesetzt wird. Zur Herstellung eines Aluminoxans mit verschiedenen Alkylgruppen R^{14} werden entsprechend der gewünschten Zusammensetzung zwei verschiedene Aluminiumtrialkyle ($\text{AlR}_3 + \text{AlR}'_3$) mit Wasser umgesetzt (vgl. S. Pasynkiewicz, Polyhedron 9 (1990) 429 und EP-A 302 424).

Die genaue Struktur der Aluminoxane II und III ist nicht bekannt.

Unabhängig von der Art der Herstellung ist allen Aluminoxanlösungen ein wechselnder Gehalt an nicht umgesetzter Aluminiumausgangsverbindung, die in freier Form oder als Addukt vorliegt, gemeinsam.

Es ist möglich, das Metallocen vor dem Einsatz in der Polymerisationsreaktion mit einem Aluminoxan der Formel (II) und/oder (III) vorzuaktivieren. Dadurch wird die Polymerisationsaktivität deutlich erhöht und die Kornmorphologie verbessert.

Die Voraktivierung der Übergangsmetallverbindung wird in Lösung vorgenommen. Bevorzugt wird dabei das Metallo-
 locen in einer Lösung des Aluminioxans in einem inerten Kohlenwasserstoff aufgelöst. Als inerte Kohlenwasserstoff
 eignet sich ein aliphatischer oder aromatischer Kohlenwasserstoff. Bevorzugt wird Toluol verwendet.

Die Konzentration des Aluminioxans in der Lösung liegt im Bereich von ca. 1 Gew.-% bis zur Sättigungsgrenze, vor-
 zugsweise von 5 bis 30 Gew.-%, jeweils bezogen auf die Gesamtlösung. Das Metallo-
 locen kann in der gleichen Konzen-
 5 tration eingesetzt werden, vorzugsweise wird es jedoch in einer Menge von 10^{-4} - 1 mol pro mol Aluminioxan eingesetzt.
 Die Voraktivierungszeit beträgt 5 Minuten bis 60 Stunden, vorzugsweise 5 bis 60 Minuten. Man arbeitet bei einer Tem-
 peratur von -78 °C bis 100 °C, vorzugsweise 0 bis 70 °C.

Das Metallo-
 locen kann auch vorpolymerisiert oder auf einen Träger aufgebracht werden. Zur Vorpolymerisation wird
 10 bevorzugt das (oder eines der) in der Polymerisation eingesetzte(n) Olefin(e) verwendet.

Geeignete Träger sind beispielsweise Silikagele, Aluminiumoxide, festes Aluminioxan oder andere anorganische
 Trägermaterialien. Ein geeignetes Trägermaterial ist auch ein Polyolefinpulver in feinverteilter Form.

Eine weitere mögliche Ausgestaltung des erfindungsgemäßen Verfahrens besteht darin, daß man an Stelle oder
 neben eines Aluminioxans eine salzartige Verbindung der Formel $R_xNH_{4-x}BR'_4$ oder der Formel $R_3PHBR'_4$ als Cokata-
 15 lysator verwendet. Dabei sind $x = 1, 2$ oder 3, $R =$ Alkyl oder Aryl, gleich oder verschieden, und $R' =$ Aryl, das auch fluo-
 riert oder teilfluoriert sein kann. In diesem Fall besteht der Katalysator aus dem Reaktionsprodukt eines Metallo-
 locens mit einer der genannten Verbindungen (vgl. EP-A 277 004 und die Herstellungsbeispiele E und F). Zur Entfernung von
 im Propylen vorhandener Katalysatorgifte ist eine Reinigung mit einem Aluminiumalkyl, beispielsweise $AlMe_3$ oder
 20 $AlEt_3$ vorteilhaft. Diese Reinigung kann sowohl im Polymerisationssystem selbst erfolgen, oder das Propylen wird vor
 der Zugabe in das Polymerisationssystem mit der Al-Verbindung in Kontakt gebracht und anschließend wieder abge-
 trennt.

Die Polymerisation oder Copolymerisation wird in bekannter Weise in Lösung, in Suspension oder in der Gas-
 phase, kontinuierlich oder diskontinuierlich, ein- oder mehrstufig bei einer Temperatur von -60 bis 200 °C, vorzugsweise
 30 bis 80 °C, durchgeführt. Polymerisiert oder copolymerisiert werden Olefine der Formel $R^a-CH=CH-R^b$. In dieser For-
 mel sind R^a und R^b gleich oder verschieden und bedeuten ein Wasserstoffatom oder einen Alkylrest mit 1 bis 14 C-At-
 25 omen.

R^a und R^b können jedoch auch mit den sie verbindenden C-Atomen einen Ring bilden. Beispiele für solche Olefine
 sind Ethylen, Propylen, 1-Buten, 1-Hexen, 4-Methyl-1-penten, 1-Octen, Norbornen oder Norbornadien. Insbesondere
 wird Propylen und Ethylen polymerisiert.

Als Molmassenregler wird, falls erforderlich, Wassertoff zugegeben. Der Gesamtdruck im Polymerisationssystem
 30 beträgt 0,5 bis 100 bar. Bevorzugt ist die Polymerisation in dem technisch besonders interessanten Druckbereich von
 5 bis 64 bar.

Dabei wird das Metallo-
 locen in einer Konzentration, bezogen auf das Übergangsmetall, von 10^{-3} bis 10^{-8} , vorzug-
 weise 10^{-4} bis 10^{-7} mol Übergangsmetall pro dm^3 Lösemittel bzw. pro dm^3 Reaktorvolumen angewendet. Das Alu-
 minoxan wird in einer Konzentration von 10^{-5} bis 10^{-1} mol, vorzugsweise 10^{-4} bis 10^{-2} mol pro dm^3 Lösemittel bzw. pro
 35 dm^3 Reaktorvolumen verwendet. Prinzipiell sind aber auch höhere Konzentrationen möglich.

Wenn die Polymerisation als Suspensions- oder Lösungspolymerisation durchgeführt wird, wird ein für das Ziegler-
 Niederdruckverfahren gebräuchliches inertes Lösemittel verwendet. Beispielsweise arbeitet man in einem aliphati-
 schen oder cycloaliphatischen Kohlenwasserstoff; als solcher sei beispielsweise Butan, Pentan, Hexan, Heptan, Isooc-
 40 tan, Cyclohexan, Methylcyclohexan, genannt.

Weiterhin kann eine Benzin- bzw. hydrierte Dieselölfraction benutzt werden. Brauchbar ist auch Toluol. Bevorzugt
 wird im flüssigen Monomeren polymerisiert.

Werden inerte Lösemittel verwendet, werden die Monomeren gasförmig oder flüssig zudosiert.

Die Dauer der Polymerisation ist beliebig, da das erfindungsgemäß zu verwendende Katalysatorsystem einen nur
 45 geringen zeitabhängigen Abfall der Polymerisationsaktivität zeigt.

Das erfindungsgemäße Verfahren zeichnet sich dadurch aus, daß die erfindungsgemäßen Metallocene im tech-
 nisch interessanten Temperaturbereich zwischen 30 und 80 °C Polymere mit hoher Molmasse, hoher Stereospezifität,
 enger Molmassendispersität und insbesondere einem hohen Schmelzpunkt, gleichbedeutend mit hoher Kristallinität
 und hoher Härte, erzeugen.

Die nachfolgenden Beispiele sollen die Erfindung näher erläutern.

Es bedeuten:

- VZ = Viskositätszahl in cm^3/g
- M_w = Molmassengewichtsmittel } ermittelt durch Gelper-
- M_w/M_n = Molmassendispersität } meationschromatographie
- II = Isotaktischer Index (II = $\text{mm} + 1/2 \text{mr}$) ermittelt durch ^{13}C -NMR-Spektroskopie
- n_{iso} = Länge der isotaktischen Blöcke (in Propyleneinheiten) ($n_{\text{iso}} = 1 + 2 \text{mm}/\text{mr}$) ermittelt durch ^{13}C -NMR-Spektroskopie

Schmelzpunkte und Schmelzwärmen ΔH_{Schm} wurden mit DSC bestimmt (20 °C/min Aufheiz-/Abkühlgeschwindigkeit). Der Schmelzindex MFI (230 °C, 5 kg Belastung) wurde nach DIN 53 735 gemessen und in g/10 min angegeben.

Synthese der in den Beispielen verwendeten Metallocene:

Die Herstellung der Chelatliganden

$\text{LiR}^c\text{-(CR}^a\text{R}^b)_m\text{-R}^7\text{-(CR}^a\text{R}^b)_n\text{-R}^d\text{Li}$ durch Deprotonierung ist bekannt und erfolgt gemäß:

J. Am. Chem. Soc., 112 (1990) 2030-2031, *ibid.* 110 (1988) 6255-6256, *ibid.* 109 (1987), 6544-6545, J. Organomet. Chem., 322 (1987) 65-70, New. J. Chem. 14 (1990) 499-503, Bull. Soc. Chim., 1967, 2954.

Die als Ausgangssubstanzen dienenden Indenylverbindungen H_2R^c und H_2R^d bzw. H_2R^c und H_2R^d werden in Anlehnung an oder gemäß bekannten Synthesevorschriften hergestellt:

J. Org. Chem., 49 (1984) 4226-4237, J. Chem. Soc., Perkin II, 1981, 403-408, J. Am. Chem. Soc., 106 (1984) 6702, J. Am. Chem. Soc., 65 (1943) 567, J. Med. Chem., 30 (1987) 1303-1308, Chem. Ber. 85 (1952) 78-85 und die Ausführungsbeispiele.

Synthese der Ausgangssubstanzen

I) Synthese von 2-Me-Inden

110,45 g (0,836 mol) 2-Indanon wurden in 500 ml Diethylether gelöst und 290 cm^3 3 n (0,87 mol) etherische Methylgrignardlösung so zugetropft, daß leicht refluxierte. Nach 2 h Kochen unter leichtem Rückfluß wurde auf eine Eis/Salzsäure-Mischung gegeben und mit Ammoniumchlorid ein pH von 2-3 eingestellt. Die organische Phase wurde abgetrennt und mit NaHCO_3 und Kochsalzlösung gewaschen und getrocknet. Es wurden 98 g Rohprodukt (2-Hydroxy-2-methyl-indan) erhalten, welches nicht weiter gereinigt wurde.

In 500 cm^3 Toluol wurde dieses Produkt gelöst, mit 3 g p-Toluolsulfonsäure am Wasserabscheider bis zur Beendigung der Wasserabspaltung erhitzt, eingengt, in Dichlormethan aufgenommen und über Silicagel filtriert und im Vakuum destilliert (80°C/10 mbar).

Ausbeute: 28,49 g (0,22 mol-26 %).

Die Synthese dieser Verbindung ist auch beschrieben in: C.F. Koelsch, P.R. Johnson, J. Am. Chem. Soc., 65 (1943) 567-573

II) Synthese von (2-Me-Inden) $_2\text{SiMe}_2$

13 g (100 mmol) 2-Me-Inden wurde in 400 cm^3 Diethylether gelöst und 62,5 cm^3 1,6 n (100 mmol) n-Butyllithium-n-Hexan-Lösung innerhalb 1 h unter Eiskühlung zugetropft und dann 1 h bei -35°C nachgerührt.

6,1 cm^3 (50 mmol) Dimethyldichlorsilan wurden in 50 cm^3 Et_2O vorgelegt und bei 0°C die Lithiosalzlösung innerhalb von 5 h zugetropft, über Nacht bei Raumtemperatur gerührt und über das Wochenende stehen gelassen.

Von abgesetztem Feststoff wurde abfiltriert und zur Trockne eingedampft. Nach Extraktion mit kleinen Portionen n-Hexan wurde filtriert und eingengt. Es fielen 5,7 g (18,00 mmol) eines weißen Kristallisats an. Die Mutterlauge wurde eingengt und dann säulenchromatographisch (n-Hexan/ H_2CCl_2 9:1 vol.) gereinigt, wobei nochmals 2,5 g (7,9 mmol-52 %) Produkt (als Isomerengemisch) anfielen.

r_f (SiO_2 ; n-Hexan/ H_2CCl_2 9:1 vol.) = 0,37

Das 1-H-NMR-Spektrum zeigt die für ein Isomerengemisch zu erwartenden Signale in Verschiebung und Integrationsverhältnis.

III) Synthese von (2-Me-Ind)₂CH₂CH₂

3 g (23 mmol) 2-Me-Inden wurden in 50 cm³ THF gelöst und 14,4 cm³ 1,6 n (23,04 mmol) n-Butyllithium-n-Hexan-Lösung zugetropft und dann 1 h bei 65°C gerührt. Danach wurde 1 cm³ (11,5 mmol) 1,2-Dibromethan bei -78°C zugegeben, auf Raumtemperatur erwärmen lassen und 5 h gerührt. Nach Eindampfen wurde säulenchromatographisch gereinigt (SiO₂; n-Hexan/H₂CCl₂ 9:1 vol.).

Die produkthaltigen Fraktionen wurden vereinigt, eingedampft und in trockenem Ether aufgenommen, über MgSO₄ getrocknet, filtriert und das Lösemittel abgezogen.

Ausbeute: 1,6 g (5,59 mmol - 49 %) an Isomerengemisch r_F (SiO₂; n-Hexan/H₂CCl₂ 9:1 vol.) = 0,46

Das 1-H-NMR-Spektrum entspricht der Erwartung für ein Isomerengemisch in Signalverschiebung und Integration.

A) Synthese von rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorida. Synthese der Vorstufe rac-Dimethylsilyl(2-Me-1-indenyl)₂zirkondichlorid

1,68 g (5,31 mmol) des Chelatliganden Dimethylsilyl(2-methylinden)₂ wurden in 50 cm³ THF gegeben und 663 cm³ einer 1,6 n (10,61 mmol) n-BuLi-n-Hexan-Lösung zugetropft. Die Zugabe erfolgte bei Umgebungstemperatur innerhalb 0,5 h. Nach 2 stündigem Rühren bei ca. 35°C wurde das Lösemittel im Vakuum abgezogen und der Rückstand mit n-Pentan verrührt, abfiltriert und getrocknet.

Das so erhaltene Dilithiosalz wurde bei -78°C zu einer Suspension von 1,24 g (5,32 mmol) ZrCl₄ in 50 cm³ CH₂Cl₂ gegeben und die Mischung 3 h bei dieser Temperatur gerührt. Nach Erwärmung auf Raumtemperatur über Nacht wurde eingedampft. Das 1-H-NMR-Spektrum zeigte neben dem Vorliegen von etwas ZrCl₄(thf)₂, ein rac-meso-Gemisch. Nach Verrühren mit n-Pentan und Trocknen wurde der feste, gelbe Rückstand in THF suspendiert, abfiltriert und NMR-spektroskopisch untersucht. Diese drei Arbeitsschritte wurden mehrmals wiederholt; schließlich wurden 0,35 g (0,73 mmol-14 %) Produkt erhalten, in dem die rac-Form, nach 1-H-NMR, auf mehr als 17:1 angereichert war.

Die Verbindung zeigte eine korrekte Elementaranalyse und die folgenden NMR-Signale (CDCl₃, 100 MHz) : δ = 1,25 (s, 6H; Si-Me); 2,18 (s, 6H, 2-Me); 6,8 (s, 2H, 3-H-Ind); 6,92-7,75 (m, 8H, 4-7-H-Ind).

b. Synthese des Endproduktes

0,56 g (1,17 mmol) der Vorstufe rac-Dimethylsilyl(2-Me-1-indenyl)₂zirkondichlorid wurden in 70 cm³ CH₂Cl₂ gelöst und mit 40 mg PtO₂ in einen 200 cm³-NOVA-Rührautoklaven gegeben. Dann wurde 4 h bei Raumtemperatur unter einem H₂-Druck von 40 bar gerührt. Das Filtrat wurde eingedampft, mit Toluol/n-Hexan (1:2 vol) ausgelaugt, filtriert und eingedampft. Nach Zugabe von n-Pentan wurde die erhaltene Suspension abfiltriert und getrocknet. Die Ausbeute betrug 0,34 g (0,7 mmol-60 %). Das 1-H-NMR-Spektrum (CD₂Cl₂, 100 MHz) zeigte folgende Signale : δ = 0,90 (s, 6H, Me-Si); 1,43-1,93 (m, 8H, Indenyl-H); 2,10 (s, 6H, 2-Me); 2,44-3,37 (m, 8H, Indenyl-H); 6,05 (s, 2H, 3-H-Ind).

B) Synthese von rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorida. Synthese der Vorstufe rac-Ethylen(2-Me-1-indenyl)₂zirkondichlorid

Zu 5,07 g (17,7 mmol) Ligand Ethylen(2-methylinden)₂ in 200 cm³ THF wurde bei Raumtemperatur 14,2 cm³ 2,5 n (35,4 mmol) n-BuLi-n-Hexan-Lösung innerhalb 1 h zugetropft und dann 3 h bei ca. 50 °C gerührt. Dabei geht ein zwischenzeitlich gebildeter Niederschlag wieder in Lösung. Über Nacht wurde stehengelassen.

6,68 g (17,7 mmol) ZrCl₄(thf)₂ in 250 cm³ THF wurden simultan mit obiger Dilithiosalzlösung zu ca. 50 cm³ THF bei 50 °C zugetropft und dann 20 h bei dieser Temperatur gerührt. Der Toluolextrakt des Eindampfdruckstands wurde eingedampft. Nach Extraktion des Rückstands mit wenig THF wurde aus Toluol umkristallisiert. Dabei wurden 0,44 g (0,99 mmol-5,6 %) Produkt erhalten, wobei die rac-Form besser als 15:1 angereichert war.

Die Verbindung zeigte eine korrekte Elementaranalyse und die folgenden NMR-Signale (CDCl₃, 100 MHz) : δ = 2,08 (2s, 6H, 2-Me); 3,45-4,18 (m, 4H, -CH₂CH₂-); 6,65 (2H, 3-H-Ind); 7,05-7,85 (m, 8H, 4-7-H-Ind).

b. Synthese des Endproduktes

0,56 g (1,25 mmol) rac-Ethylen(2-Me-1-indenyl)₂zirkondichlorid wurden in 50 cm³ CH₂Cl₂ gelöst und mit 40 mg PtO₂ in einen 200 cm³-NOVA-Rührautoklaven gegeben. Dann wurde 2 h bei Raumtemperatur unter einem H₂-Druck von 40 bar gerührt. Es wurde zur Trockne eingedampft und im Hochvakuum bei ca. 100°C Badtemperatur sublimiert. Dabei fielen 0,46 g (1,01 mmol-81 %) Produkt an. Die Elementaranalyse war korrekt, das 1-H-NMR-Spektrum zeigt folgende Signale : δ = 1,46 - 1,92 (m, 8H, Indenyl-H); 2,14 (s, 6H, 2-Me); 2,49-2,73 (m, 6H, Indenyl-H und -CH₂CH₂-); 2,89-3,49 (m, 6H, Indenyl-H); 6,06 (s, 2H, 3-H-Ind).

C) Synthese von rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl

0,27 g (0,56 mmol) rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid wurden in 20 cm³ Et₂O gelöst, die Lösung auf -50 °C gekühlt und 1,1 cm³ einer 1,6 n (1,76 mmol) etherischen MeLi-Lösung zugetropft. Anschließend wurde bei 0 °C 1 h gerührt und nach Austausch des Lösemittels gegen n-Pentan 0,5 h bei Raumtemperatur gerührt. Der filtrierte Eindampfrückstand wurde im Hochvakuum sublimiert. Dabei wurden 0,21 g (0,47 mmol-83 %) Produkt erhalten, welches eine korrekte Elementaranalyse zeigte.

D) Synthese von rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl

0,18 g (0,40 mmol) rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid werden in 20 cm³ Et₂O gelöst, die Lösung auf -50 °C gekühlt und 1 cm³ einer 1,6 n (1,6 mmol) etherischen MeLi-Lösung zugetropft. Nach zweistündigem Rühren bei 0 °C wurde das Lösungsmittel gegen n-Hexan ausgetauscht und 0,5 h bei Umgebungstemperatur gerührt. Nach Filtrieren und Eindampfen wurde sublimiert. Es wurden 0,13 g (0,31 mmol-79 %) Produkt mit korrekter Elementaranalyse erhalten.

E) Umsetzung von rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl mit [Me₂NHPh][B(C₆F₅)₄]

0,15 g (0,33 mmol) rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl wurden zu 0,25 g (0,31 mmol) [Me₂NHPh][B(C₆F₅)₄] in 30 cm³ Toluol gegeben. Nach einstündigem Rühren bei Raumtemperatur wurde die, inzwischen intensiv gefärbte Lösung eingedampft, der Rückstand mit wenig n-Pentan extrahiert und dann im Vakuum getrocknet.

Für die Polymerisation wurde ein aliquoter Teil der Reaktionsmischung verwendet.

F) Umsetzung von rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl mit [Bu₃NH][B(C₆H₅)₄]

0,12 g (0,29 mmol) rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl wurden zu 0,14 g (0,28 mmol) [Bu₃NH][B(C₆H₅)₄] in 20 cm³ Toluol gegeben. Es wurde 1,5 h bei Raumtemperatur gerührt und die nun tief gefärbte Reaktionsmischung eingedampft, mit n-Pentan extrahiert und der etwas ölige Rückstand getrocknet.

Für die Polymerisation wurde ein aliquoter Teil der Reaktionsmischung verwendet.

Beispiel 1

Ein trockener 24 dm³-Reaktor wurde mit Stickstoff gespült und mit 12 dm³ flüssigem Propylen befüllt.

Dann wurden 35 cm³ toluolische Methylaluminoxanlösung (entsprechend 52 mmol Al, mittlerer Oligomerisierungsgrad n = 17) zugegeben und der Ansatz bei 30 °C 15 Minuten gerührt. Parallel dazu wurden 5,3 mg (0,011 mmol) rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid in 13,5 cm³ toluolischer Methylaluminoxanlösung (20 mmol Al) gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen voraktiviert. Die Lösung wurde dann in den Reaktor gegeben und das Polymerisationssystem durch Aufheizung (innerhalb von 5 Minuten) auf 70 °C gebracht, und durch Kühlung 3 h bei dieser Temperatur gehalten. Die Aktivität des Metallocens betrug 50,3 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 37 cm³/g; M_w = 24 300 g/mol; M_w/M_n = 2,4; II = 96,0 %; η_{iso} = 62; Schmp. = 150 °C; Δ H_{Schm.} = 104 J/g.

Beispiel 2

Beispiel 1 wurde wiederholt, es wurden jedoch 19,5 mg (0,04 mmol) des Metallocens eingesetzt, die Polymerisationstemperatur betrug 50 °C.

Die Aktivität des Metallocens war 18,8 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 72 cm³/g; M_w = 64 750 g/mol; M_w/M_n = 2,1; II = 96,0 %; η_{iso} = 64; Schmp. = 154 °C; Δ H_{Schm.} = 109,5 J/g.

Beispiel 3

Beispiel 1 wurde wiederholt, es wurden jedoch 58,0 mg (0,12 mmol) des Metallocens verwendet, die Polymerisationstemperatur betrug 30 °C.

Die Aktivität des Metallocens war 9,7 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 152 cm³/g; M_w = 171 000 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 99,9 %; η_{iso} = > 500; Schmp. = 160 °C; Δ H_{Schm.} = 103 J/g.

Vergleichsbeispiele A - H

Die Beispiele 1 bis 3 wurden wiederholt, verwendet wurden jedoch die Metallocene Dimethylsilyl(2-Me-1-indenyl)₂-zirkondichlorid (Metallocen 1), Dimethylsilyl(4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid (Metallocen 2) und Dimethylsilyl(1-indenyl)₂zirkondichlorid (Metallocen 3)

Vergl.-beisp.	Metallocen	Polym.temp. [°C]	η_{iso}	Schmp. [°C]	$\Delta H_{Schm.}$ [J/g]
A	1	70	38	145	86,6
B	1	50	48	148	88,1
C	1	30	48	152	90,2
D	2	70	34	141	-
E	2	50	38	143	-
F	3	70	32	140	-
G	3	50	34	142	-
H	3	30	37	145	-

Der Vergleich der Vergleichsbeispiele F/G mit D/E belegt den positiven Einfluß des 4,5,6,7-Tetrahydroindenyliganden gegenüber Indenyl, die Vergleichsbeispiele F/G/H verglichen mit A/B/C zeigen den positiven Effekt der Substitution in 2-Position des Indenyliganden.

Verglichen mit den Beispielen 1 bis 3 führt jedoch nur die Kombination von Substitution in 2-Position verbunden mit dem Tetrahydroindenylsystem zu sehr hohen Schmelzpunkten und Schmelzwärmen und somit zu hoher Kristallinität und Härte der Polymeren.

Beispiel 4

Beispiel 1 wurde wiederholt, es wurden jedoch 6,8 mg (0,015 mmol) Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂-zirkondichlorid eingesetzt.

Die Metallocenaktivität war 72,5 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 35 cm³/g; M_w = 20 750 g/mol; M_w/M_n = 1,9;

II = 94,5 %; η_{iso} = 34; Schmp. = 141 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 92,4 J/g.

Beispiel 5

Beispiel 4 wurde wiederholt, es wurden jedoch 28,1 mg (0,062 mmol) des Metallocens verwendet, die Polymerisationstemperatur betrug 50 °C.

Die Metallocenaktivität war 28,5 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 51 cm³/g; M_w = 28 200 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 94,8 %; η_{iso} = 35; Schmp. = 143 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 97,9 J/g.

Beispiel 6

Beispiel 4 wurde wiederholt, es wurden jedoch 50 mg (0,110 mmol) des Metallocens verwendet, die Polymerisationstemperatur betrug 30 °C.

Die Metallocenaktivität war 10,9 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 92 cm³/g; M_w = 93 800 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 95,5 %; η_{iso} = 48; Schmp. = 151 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 99,0 J/g.

Vergleichsbeispiele I - O

Die Beispiele 4 bis 6 wurden wiederholt, verwendet wurden jedoch die Metallocene Ethylen(1-indenyl)₂zirkondichlorid (Metallocen 4) und Ethylen(2-Me-1-indenyl)₂zirkondichlorid (Metallocen 5)

Vergl.-beisp.	Metalloen	Polym.temp. [°C]	η_{iso}	Schmp. [°C]	$\Delta H_{Schm.}$ [J/g]
I	4	70	23	132	64,9
K	4	50	30	138	78,1
L	4	30	29	137	78,6
M	5	70	25	134	77,0
N	5	50	30	138	78,9
O	5	30	32	138	78,6

Der Vergleich der Vergleichsbeispiele I bis O mit den Beispielen 4 bis 6 belegt den Einfluß der Substitution in 2-Position verbunden mit der Verwendung des Tetrahydroindenylsystems. η_{iso} , Schmelzpunkt und Schmelzwärme sind bei den Beispielen 4 - 6 jeweils deutlich höher - somit ist auch die Kristallinität und die Härte der Polymeren deutlich verbessert.

Beispiel 7

Beispiel 2 wurde wiederholt, es wurden jedoch 15,0 mg (0,034 mmol) rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl als Metalloen verwendet. Die Aktivität des Metalloens betrug 21,9 kgPP/g Metalloen x h.

VZ = 75 cm³/g; M_w = 69 500 g/mol; M_w/M_n = 2,2;
 II = 96,3 %; η_{iso} = 66; Schmp. = 156 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 107 J/g.

Beispiel 8

Beispiel 2 wurde wiederholt, es wurden jedoch 20,9 mg (0,05 mmol) rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl als Metalloen verwendet.

Die Aktivität des Metalloens betrug 30,9 kgPP/g Metalloen x h.

VZ = 50 cm³/g; M_w = 30 500 g/mol; M_w/M_n = 2,1;
 II = 95,0 %; η_{iso} = 36; Schmp. = 144 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 98,5 J/g.

Beispiel 9

Ein trockener 16 dm³-Reaktor wurde mit Stickstoff gespült. Dann wurden 1,6 dm³ (entsprechend 0,1 bar) Wasserstoff und schließlich 10 dm³ flüssiges Propylen sowie 29,2 cm³ toluolische Methylaluminioxanlösung (entsprechend 40 mmol Al, mittlerer Oligomerisierungsgrad war 17) zudosiert und bei 30 °C 10 Minuten gerührt. Parallel dazu wurden 17,0 mg (0,035 mmol) rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid in 11,2 cm³ toluolischer Methylaluminioxanlösung (20 mmol Al) gelöst und nach 10 Minuten in den Reaktor gegeben. Bei 30 °C wurde 3 h polymerisiert.

Die Metalloenaktivität betrug 12,0 kgPP/g Metalloen x h.

VZ = 110 cm³/g; M_w = 119 800 g/mol; M_w/M_n = 2,0;
 II = 99,8 %; η_{iso} = > 500; Schmp. = 162 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 110,8 J/g.

Beispiel 10

Es wurde verfahren wie in Beispiel 9, verwendet wurden jedoch 25,0 mg (0,055 mmol) rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid.

Die Metalloenaktivität betrug 12,5 kgPP/g Metalloen x h.

VZ = 66 cm³/g; M_w = 62 400 g/mol; M_w/M_n = 2,2;
 II = 96,7 %; η_{iso} = 60; Schmp. = 153 °C; $\Delta H_{Schm.}$ = 104,7 J/g.

Beispiel 11

Ein trockener 24 dm³-Reaktor wurde mit Stickstoff gespült und mit 12 dm³ flüssigem Propylen sowie mit 4,0 cm³ toluolischer Methylaluminoxanlösung (entsprechend 6 mmol Al, mittlerer Oligomerisierungsgrad war 17) befüllt und bei 30 °C 15 Minuten gerührt.

Dann wurden 6 cm³ der toluolischen Reaktionsmischung von rac-Dimethylsilyl(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl und [Me₂NHPh][B(C₆F₅)₄], die in der Metallocensynthese Punkt E) beschrieben wurde (entsprechend 30 mg (0,068 mmol) Metallocen), in den Kessel dosiert. Bei 50 °C wurde 2 h polymerisiert.

Die Metallocenaktivität betrug 15,9 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 76 cm³/g; M_w = 70 900 g/mol; M_w/M_n = 2,3;

II = 96,1 %; n_{iso} = 65; Schmp. = 155 °C; Δ H_{Schm.} = 104,4 J/g.

Beispiel 12

Es wurde wie in Beispiel 11 verfahren, verwendet wurden jedoch 5 cm³ der toluolischen Reaktionsmischung von rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondimethyl und [Bu₃NH][B(C₆H₅)₄], die in der Metallocensynthese Punkt F) beschrieben wurde (entsprechend 30 mg (0,073 mmol) Metallocen).

Die Metallocenaktivität betrug 24,0 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 50 cm³/g; M_w = 30 100 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 95,0 %; n_{iso} = 37; Schmp. = 142 °C; Δ H_{Schm.} = 97,0 J/g.

Beispiel 13

Beispiel 11 wurde wiederholt, statt der Methylaluminoxanlösung wurde jedoch eine toluolische Trimethylaluminiumlösung (8 mmol Al) verwendet.

Die Metallocenaktivität betrug 14,0 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 96 cm³/g; M_w = 64 100 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 96,0 %; n_{iso} = 64; Schmp. = 154 °C; Δ H_{Schm.} = 107,3 J/g.

Beispiel 14

Beispiel 13 wurde wiederholt, es wurde jedoch kein Trimethylaluminium in der Polymerisation verwendet.

Das eingesetzte Propylen wurde vor Zugabe in das Polymerisationssystem mit Triethylaluminium (1 mmol AlEt₃/dm³ Propylen) gereinigt, die Reaktionsprodukte und AlEt₃ wurden destillativ abgetrennt.

Die Metallocenaktivität betrug 15,0 kgPP/g Metallocen x h.

VZ = 70 cm³/g; M_w = 65 000 g/mol; M_w/M_n = 2,2;

II = 96,0 %; n_{iso} = 64; Schmp. = 155 °C; Δ H_{Schm.} = 106,0 J/g.

Beispiel 15

Ein trockener 16 dm³-Reaktor wurde mit Stickstoff gespült und bei 20 °C mit 10 dm³ eines entaromatisierten Benzinschnittes mit dem Siedebereich 100 - 120 °C gefüllt.

Dann wurde der Gasraum des Kessels durch 5-maliges Aufdrücken von 2 bar Ethylen und Entspannen stickstofffrei gespült. Dann wurden 30 cm³ toluolische Methylaluminoxanlösung (entsprechend 45 mmol Al, Molmasse nach kryoskopischer Bestimmung 750 g/mol) zugegeben.

Unter Rühren wurde der Reaktorinhalt innerhalb von 15 Minuten auf 60 °C aufgeheizt und durch Zugabe von Ethylen wurde bei 250 Upm Rührgeschwindigkeit der Gesamtdruck auf 5 bar eingestellt.

Parallel dazu wurden 4,7 mg (0,01 mmol) rac-Ethylen(2-Me-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂zirkondichlorid in 20 cm³ toluolischer Methylaluminoxanlösung gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen voraktiviert. Dann wurde die Lösung in den Reaktor gegeben, das Polymerisationssystem wurde auf eine Temperatur von 70 °C gebracht und durch entsprechende Kühlung 1 h bei dieser Temperatur gehalten. Der Gesamtdruck wurde während dieser Zeit durch entsprechende Zufuhr von Ethylen bei 5 bar gehalten.

Es wurden 550 g Polyethylen erhalten, entsprechend einer Metallocenaktivität von 117,0 kgPE/g Metallocen x h. Die Viskositätszahl betrug 491 cm³/g.

Beispiel 16

Beispiel 3 wurde wiederholt, als Aluminoxan wurde jedoch Isobutylmethylaluminoxan in gleicher Al-Konzentration und -Menge verwendet. Isobutylmethylaluminoxan wurde durch Umsetzung einer Mischung von IsobutylAlMe₂ und

AlMe₃ mit Wasser in Heptan erhalten (9 Mol.-% Isobutyl- und 91 Mol.-% Me-Einheiten).
Die Aktivität betrug 9,2 kgPP/g Metalloen x h, der Schmelzpunkt des Polymeren lag bei 159 °C.

Beispiel 17

Beispiel 3 wurde wiederholt, als Aluminosan wurde jedoch Hydridomethylaluminosan in gleicher Al-Konzentration und Menge verwendet. Hydridomethylaluminosan wurde durch Umsetzung von Me₂AlH mit Wasser in Toluol erhalten (enthielt 12 Mol.-% H- und 88 Mol.-% Me-Einheiten).

Die Aktivität betrug 6,2 kgPP/g Metalloen x h, der Schmelzpunkt des Polymeren lag bei 158 °C.

Beispiel 18

Ein trockener 70-dm³-Reaktor wurde mit Stickstoff und Propylen gespült und mit 40 dm³ flüssigem Propylen befüllt. Dann wurden 180 cm³ toluolische Methylaluminosanolösung (entsprechend 270 mmol Aluminosan, mittlerer Oligomerisierungsgrad p = 17) zugegeben und der Ansatz bei 30 °C 15 Minuten gerührt. Anschließend wurden 50 g Ethylen endosiert. Parallel dazu wurden 10,6 mg (0,02 mmol) rac-Dimethylsilyl (2-methyl-4,5,6,7-tetrahydro-1-indenyl)₂ zirkondichlorid in 20 cm³ toluolischer Methylaluminosanolösung (30 mmol Al) gelöst und durch 15 minütiges Stehenlassen voraktiviert.

Die Lösung wurde dann in den Reaktor gegeben und dieser innerhalb von 10 Minuten auf die Polymerisationstemperatur von 60 °C gebracht. Es wurden 4 h polymerisiert und dabei weitere 100 g Ethylen kontinuierlich zudosiert. Die Polymerisation wurde mit CO₂-Gas gestoppt, überschüssiges Monomer abgegast und das Produkt bei 80 °C im Hochvakuum getrocknet. Man erhielt 2,25 kg statistisches Propylen-Ethylen-Copolymer mit 6,2 Gew.-% Ethylengehalt.

VZ = 82 cm³/g, M_w = 74500 g/mol, M_w/M_n = 2,2, weitgehend isolierter Ethyleneinbau mit einer mittleren C₂-Blocklänge < 1,2 (NMR, ¹³C).

Beispiel 19

Beispiel 1 wurde mit 65 °C Polymerisationstemperatur wiederholt, nach 3 h Polymerisation (Stufe 1), wurden jedoch zusätzlich 500 g Ethylen verteilt über weitere 3 h Polymerisationszeit zugegeben (Stufe 2). Die Aktivität des Metalloens betrug 78,6 kg C₂-C₃-Blockcopolymer/g Metalloen x h.

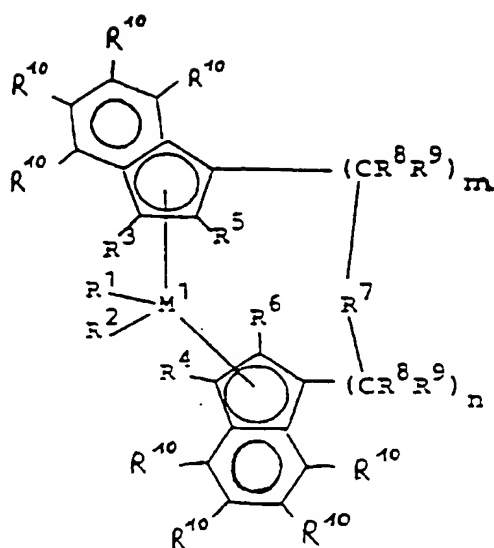
Das Copolymere enthielt 18,4 % Ethylen. Der extrahierbare Weichphasengehalt (C₂/C₃-Kautschuk) belief sich auf 60 %. Das Produkt weist eine sehr gute Tieftemperatur-Schlagzähigkeit auf (a_{kv} nach DIN 53453, Spritzkörper) bei 23 °C, 0 °C und -20 °C: ohne Bruch, -40 °C: 62,0 mJ mm⁻². Die Kugeldruckhärte (nach DIN 53456, Preßkörper, 3 h bei 140 °C getempert, 132 N) betrug 36 Nmm⁻².

Abkürzungen:

Me = Methyl, Et = Ethyl, Bu = Butyl, Ph = Phenyl,
THF = Tetrahydrofuran, PE = Polyethylen, PP = Polypropylen

Patentansprüche

- Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers durch Polymerisation oder Copolymerisation eines Olefins der Formel R^a-CH=CH-R^b, worin R^a und R^b gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom oder einen Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 14 C-Atomen bedeuten, oder R^a und R^b mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden können, bei einer Temperatur von -60 bis 200 °C, bei einem Druck von 0,5 bis 100 bar, in Lösung, in Suspension oder in der Gasphase, in Gegenwart eines Katalysators, welcher aus einem Metalloen als Übergangsmetallverbindung und einem Cokatalysator besteht, wobei der Cokatalysator ein Aluminosan und/oder eine salzartige Verbindung der Formel R_xNH_{4-x}BR'₄ oder der Formel R₃PHBR'₄ ist, worin x = 1,2 oder 3 ist, R = Alkyl oder Aryl gleich oder verschieden sind und R' = Aryl sind, das auch fluoriert oder teilsfluoriert sein kann, wobei das Metalloen eine Verbindung der Formel Ia ist,



(Ia)

worin

M¹

R¹ und R²

R³ und R⁴

R⁵ und R⁶

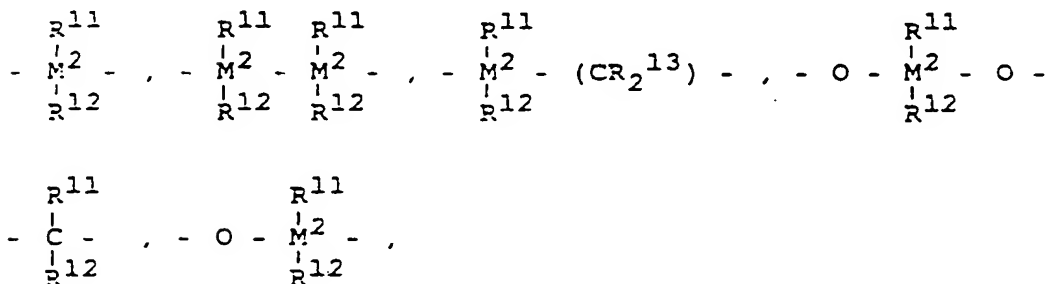
R⁷

ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems ist,

gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, eine C₁-C₁₀-Alkoxygruppe, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Aryloxygruppe, eine C₂-C₁₀-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Arylalkylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe, eine C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe oder ein Halogenatom bedeuten,

gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe einen -NR¹⁵, -SR¹⁵, -OSiR₃¹⁵, -SiR₃¹⁵ oder -PR₂¹⁵-Rest bedeuten, worin R¹⁵ ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe oder eine C₆-C₁₀-Arylgruppe ist,

gleich oder verschieden sind und die für R³ und R⁴ genannte Bedeutung haben, mit der Maßgabe, daß R⁵ und R⁶ nicht Wasserstoff sind,



=BR¹¹, =AIR¹¹, -Ge-, -Sn-, -O-, -S-, =SO, =SO₂, =NR¹¹, =CO, =PR¹¹ oder =P(O)R¹¹ ist,

wobei

R¹¹, R¹² und R¹³

gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, C₁-C₁₀-Fluoralkylgruppe, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Fluorarylgruppe, eine C₁-C₁₀-Alkoxygruppe, eine C₂-C₁₀-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Arylalkylgruppe eine

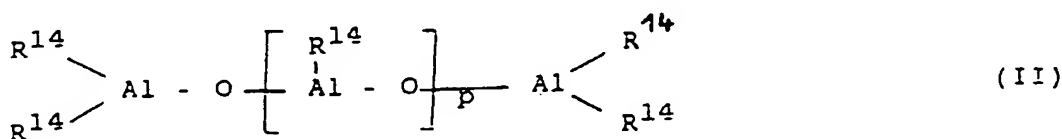
M²
R⁸ und R⁹

C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe bedeuten oder R¹¹ und R¹² oder R¹¹ und R¹³ jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden,
Silizium, Germanium oder Zinn ist,
gleich oder verschieden sind und die für R¹¹ genannte Bedeutung haben,
m und n gleich oder verschieden sind und null, 1 oder 2 sind, wobei m plus n null, 1 oder 2 ist, und
die Reste R¹⁰ gleich oder verschieden sind und die für R¹¹, R¹² und R¹³ genannte Bedeutung haben.

2. Verfahren gemäß Anspruch 1, worin in der Verbindung der Formel Ia die Reste R¹⁰ gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, C₁-C₁₀-Fluoralkylgruppe, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Fluorarylgruppe, eine C₁-C₁₀-Alkoxygruppe, eine C₂-C₁₀-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Arylalkylgruppe, eine C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe bedeuten oder zwei Reste R¹⁰ jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden.

3. Verfahren gemäß Anspruch 1 oder 2, worin in der Verbindung der Formel Ia die Reste R¹⁰ Wasserstoffatome oder eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe bedeuten.

4. Verfahren gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 3, worin der Cokatalysator ein Aluminoxan der Formel (II)



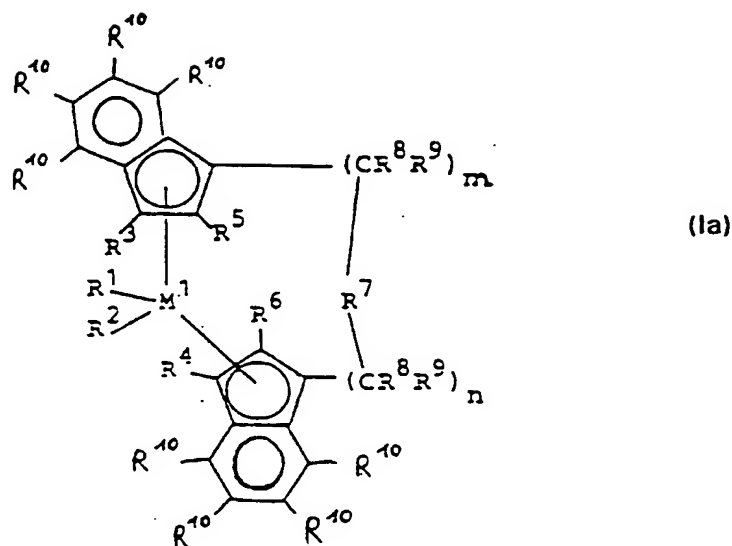
für den linearen Typ und/oder der Formel III



für den cyclischen Typ ist,

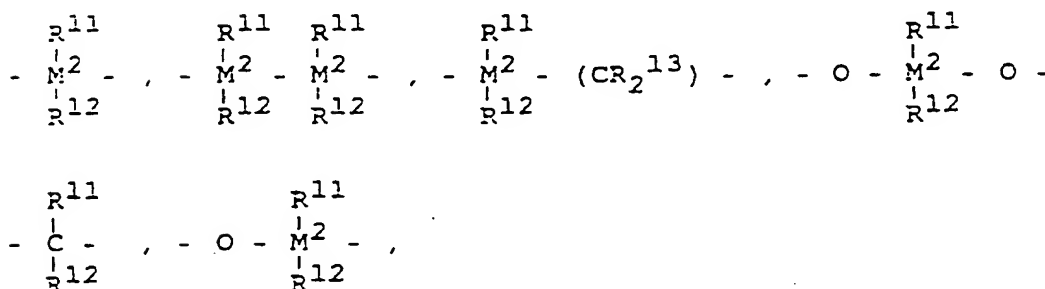
wobei in den Formeln (II) und (III) die Reste R¹⁴ gleich oder verschieden sein können und eine C₁-C₆-Alkylgruppe, eine C₆-C₁₈-Arylgruppe oder Wasserstoff bedeuten und p eine ganze Zahl von 2 bis 50 bedeutet.

5. Verfahren gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 4, worin das Metallocen auf einen Träger aufgebracht ist.
6. Verfahren gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 1 bis 5, worin das Metallocen vorpolymerisiert ist.
7. Katalysator, welcher aus einem Metallocen als Übergangsmetallverbindung und einem Cokatalysator besteht, wobei der Cokatalysator ein Aluminoxan und/oder eine salzartige Verbindung der Formel R_xNH_{4-x}BR'₄ oder der Formel R₃PHBR'₄ ist, worin x = 1, 2 oder 3 ist, R = Alkyl oder Aryl gleich oder verschieden sind und R' = Aryl sind, das auch fluoriert oder teilfluoriert sein kann, wobei das Metallocen eine Verbindung der Formel Ia ist,



worin

M^1 ein Metall der Gruppe IVb, Vb oder VIb des Periodensystems ist,
 R^1 und R^2 gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, eine C_1 - C_{10} -Alkylgruppe, eine C_1 - C_{10} -Alkoxygruppe, eine C_6 - C_{10} -Arylgruppe, eine C_6 - C_{10} -Aryloxygruppe, eine C_2 - C_{10} -Alkenylgruppe, eine C_7 - C_{40} -Arylalkylgruppe, eine C_7 - C_{40} -Alkylarylgruppe, eine C_8 - C_{40} -Arylalkenylgruppe oder ein Halogenatom bedeuten,
 R^3 und R^4 gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C_1 - C_{10} -Alkylgruppe, die halogeniert sein kann, eine C_6 - C_{10} -Arylgruppe, einen $-NR_2^{15}$, $-SR^{15}$, $-OSiR_3^{15}$, $-SiR_3^{15}$ oder $-PR_2^{15}$ -Rest bedeuten, worin R^{15} ein Halogenatom, eine C_1 - C_{10} -Alkylgruppe oder eine C_6 - C_{10} -Arylgruppe ist,
 R^5 und R^6 gleich oder verschieden sind und die für R^3 und R^4 genannte Bedeutung haben, mit der Maßgabe, daß R^5 und R^6 nicht Wasserstoff sind,
 R^7



$=BR^{11}$, $=AlR^{11}$, $-Ge-$, $-Sn-$, $-O-$, $-S-$, $=SO$, $=SO_2$, $=NR^{11}$, $=CO$, $=PR^{11}$ oder $=P(O)R^{11}$ ist,
wobei

R^{11} , R^{12} und R^{13} gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C_1 - C_{10} -Alkylgruppe, C_1 - C_{10} -Fluoralkylgruppe, eine C_6 - C_{10} -Arylgruppe, eine C_6 - C_{10} -Fluorarylgruppe, eine C_1 - C_{10} -Alkoxygruppe, eine C_2 - C_{10} -Alkenylgruppe, eine C_7 - C_{40} -Arylalkylgruppe, eine

M²
R⁸ und R⁹

C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe bedeuten oder R¹¹ und R¹² oder R¹¹ und R¹³ jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden,

Silizium, Germanium oder Zinn ist,

gleich oder verschieden sind und die für R¹¹ genannte Bedeutung haben,

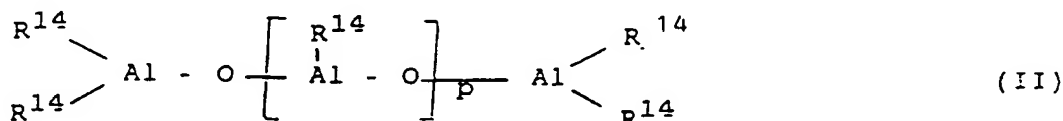
m und n gleich oder verschieden sind und null, 1 oder 2 sind, wobei m plus n null, 1 oder 2 ist, und

die Reste R¹⁰ gleich oder verschieden sind und die für R¹¹, R¹² und R¹³ genannte Bedeutung haben.

8. Katalysator gemäß Anspruch 7, worin in der Verbindung der Formel Ia die Reste R¹⁰ gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom, ein Halogenatom, eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe, C₁-C₁₀-Fluoralkylgruppe, eine C₆-C₁₀-Arylgruppe, eine C₆-C₁₀-Fluorarylgruppe, eine C₁-C₁₀-Alkoxygruppe, eine C₂-C₁₀-Alkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Arylalkylgruppe, eine C₈-C₄₀-Arylalkenylgruppe, eine C₇-C₄₀-Alkylarylgruppe bedeuten oder zwei Reste R¹⁰ jeweils mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden.

9. Katalysator gemäß Anspruch 7 oder 8, worin in der Verbindung der Formel Ia die Reste R¹⁰ Wasserstoffatome oder eine C₁-C₁₀-Alkylgruppe bedeuten.

10. Katalysator gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 7 bis 9, worin der Cokatalysator ein Aluminoxan der Formel (II)



für den linearen Typ und/oder der Formel III



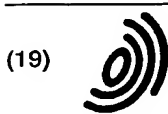
für den cyclischen Typist,

wobei in den Formeln (II) und (III) die Reste R¹⁴ gleich oder verschieden sein können und eine C₁-C₆-Alkylgruppe, eine C₆-C₁₈-Arylgruppe oder Wasserstoff bedeuten und p eine ganze Zahl von 2 bis 50 bedeutet.

11. Katalysator gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 7 bis 10, worin das Metallocen auf einen Träger aufgebracht ist.

12. Katalysator gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 7 bis 11, worin das Metallocen vopolymerisiert ist.

13. Verwendung eines Katalysators gemäß einem oder mehreren der Ansprüche 7 bis 12 zur Polymerisation oder Copolymerisation eines Olefins der Formel R^a-CH=CH-R^b, worin R^a und R^b gleich oder verschieden sind und ein Wasserstoffatom oder einen Kohlenwasserstoffrest mit 1 bis 14 C-Atomen bedeuten, oder R^a und R^b mit den sie verbindenden Atomen einen Ring bilden können



Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11) EP 0 722 956 A3

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(88) Veröffentlichungstag A3:
12.02.1997 Patentblatt 1997/07

(51) Int. Cl.⁶: C08F 10/00, C08F 4/60

(43) Veröffentlichungstag A2:
24.07.1996 Patentblatt 1996/30

(21) Anmeldenummer: 96100539.4

(22) Anmeldetag: 01.11.1991

(84) Benannte Vertragsstaaten:
BE DE ES FR GB IT NL

(30) Priorität: 12.11.1990 DE 4035885

(62) Anmeldenummer der früheren Anmeldung nach Art.
76 EPÜ: 91118679.9

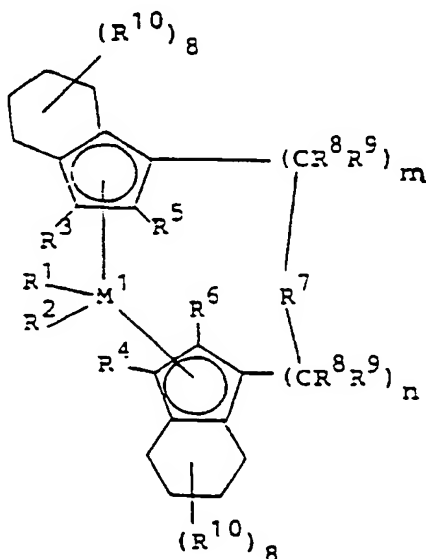
(71) Anmelder: HOECHST AKTIENGESellschaft
65929 Frankfurt am Main (DE)

(72) Erfinder:

- Winter, Andreas, Dr.
D-61479 Glashütten (DE)
- Antberg, Martin, Dr.
D-65719 Hofheim (DE)
- Spaleck, Walter, Dr.
D-65835 Liederbach (DE)
- Rohrmann, Jürgen, Dr.
D-65779 Kelkheim (DE)
- Dolle, Volker, Dr.
D-64625 Bensheim (DE)

(54) Verfahren zur Herstellung eines Olefinpolymers

(57) Ein sehr wirksames Katalysatorsystem zur Olefinpolymerisation besteht aus einem Aluminoxan und einem Metallocen der Formel I



(I),

worin bevorzugt M¹ Zr oder Hf, R¹ und R² Alkyl oder Halogen, R³ und R⁴ Wasserstoff, R⁵ und R⁶ Alkyl oder Haloalkyl, -(CR⁸R⁹)_m-R⁷-(CR⁸R⁹)_n- eine ein- oder mehrgliedrige Kette, bei der R⁷ auch ein (subst.) Heteroatom sein kann, m+n null oder 1 und R¹⁰ Wasserstoff bedeuten. Das Katalysatorsystem liefert Polymere mit hoher Stereospezifität und

EP 0 722 956 A3

EP 0 722 956 A3

hohem Schmelzpunkt.



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung
EP 96 10 0539

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.6)
E	EP-A-0 485 821 (HOECHST) * Seite 13 - Seite 14; Beispiele 1,4 * * Seite 9, Zeile 37 - Zeile 51 * ---	1-12	C08F10/00 C08F4/60
A	EP-A-0 347 129 (EXXON) * Anspruch 9 * * Seite 6, Zeile 1 - Zeile 31 * * Beispiel 1 * * Seite 8, Zeile 13 - Zeile 25 * -----	1-12	
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.6)
			C08F
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort DEN HAAG		Abschlußdatum der Recherche 28. November 1996	Prüfer Fischer, B
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : mündliche Offenbarung P : Zwischenliteratur T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument			

EPO FORM 1503 01.82 (P04C01)